## PATENT ABSTRACTS OF JAPAN

(11) Publication number:

2001-006698

(43)Date of publication of application: 12.01.2001

(51)Int.CI.

HO1M 8/02 HO1M 4/86 HO1M 4/88

HO1M 8/10

(21)Application number: 11-176789

(71)Applicant : FUJI ELECTRIC CO LTD

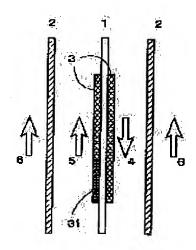
(22)Date of filing:

(72)Inventor: ENAMI YOSHIAKI

## (54) SOLID POLYMER ELECTROLYTE FUEL CELL AND MANUFACTURE OF ITS DIFFUSION LAYER (57)Abstract:

PROBLEM TO BE SOLVED: To provide a fuel cell of solid polymer electrolyte type not undergoing any special humidification and manufacture a dispersion layer favorably applicable to this type of fuel cell.

SOLUTION: A fuel cell of solid polymer electrolyte type includes a diffusion layer 3 of electrode and a separator 2 having a reaction gas passage in such an arrangement that a solid polymer electrolyte film 1 is interposed, wherein the separator is arranged as cooled by a refrigerant. When the fuel cell is in operation, the temp. of an oxidator gas passage on its gas supply side is made lower than the temp, on the oxidator gas exhaust side, and the gas diffusion property of the diffusion layer 31 on the oxidator gas supply side is made lower than that on the exhaust side. A portion 31 with a sunk porosity is prepared by attaching carbon particles fast to the inside of the diffusion layer 3 consisting of a carbon cloth or carbon paper so that the diffusion layer is furnished with a difference in the gas diffusion property between a reaction gas supply side and exhaust side.



#### **LEGAL STATUS**

[Date of request for examination]

[Date of sending the examiner's decision of rejection]

[Kind of final disposal of application other than the examiner's decision of rejection or application converted registration]

[Date of final disposal for application]

[Patent number]

[Date of registration]

[Number of appeal against examiner's decision of rejection]

[Date of requesting appeal against examiner's decision of rejection]

[Date of extinction of right]

Copyright (C); 1998,2003 Japan Patent Office

(19)日本国特許庁(JP)

# (12) 公開特許公報(A)

(11)特許出願公開番号 特開2001-6698

(P2001 - 6698A)

(43)公開日 平成13年1月12日(2001.1.12)

(51) Int.Cl. <sup>7</sup>		識別記号		FΙ		7	·-7] (参考)
H01M	8/02			H01M	8/02	E	5H018
	4/86	•			4/86	M	5 H O 2 6
	4/88				4/88	С	
	8/10		•		8/10		

審査請求 未請求 請求項の数5 OL (全 5 頁)

(21)出願番号

特願平11-176789

(22)出願日

平成11年6月23日(1999.6.23)

(71)出願人 000005234

富士電機株式会社

神奈川県川崎市川崎区田辺新田1番1号

(72)発明者 榎並 義晶

神奈川県川崎市川崎区田辺新田1番1号

富士電機株式会社内

(74)代理人 100075166

弁理士 山口 巌 (外2名)

Fターム(参考) 5H018 AA06 AS02 AS03 BB01 BB05

DD06 EE05 EE19 HH04 HH05

5H026 AA06 BB00 BB01 BB03 CC03

CC08 CX03 EE05 EE19 HH04

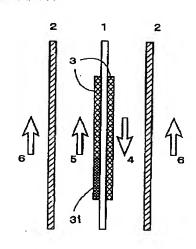
**HH05** 

## (54) 【発明の名称】 固体高分子電解質型燃料電池と同燃料電池用拡散層の製造方法

### (57) 【要約】

【課題】 特別な加湿を行わない無加湿の固体高分子電解質型燃料電池を提供することおよび同燃料電池に好適な拡散層の製造方法を提供する。

【解決手段】 固体高分子電解質膜1を挟んで配設した電極の拡散層3と、反応ガス流路を有してなるセパレータ2とを備え、このセパレータは、冷却媒体により冷却可能に構成された固体高分子電解質型燃料電池において、燃料電池の運転時に、酸化剤ガス流路の酸化剤ガス供給側の温度が、酸化剤ガス排出側の温度よりも低くなるようにし、かつ、酸化剤ガス排出側のガス拡散性よりも低くなるように構成したものとする。また、カーボンクロスまたはカーボンペーパーからなる拡散層3の内部に、カーボン粒子を固着させて気孔率を低下させた部分31を作製し、反応ガス供給側と排出側とでガス拡散性に差を設けた拡散層を製造することとする。



1:電解質膜、 2:セパレータ、3,31:拡散層、 4:燃料ガスの流れ方向、5:酸化剤ガスの流れ方向、

6: 冷却水の流れ方向

#### 【特許請求の範囲】

【請求項2】 請求項1記載の固体高分子電解質型燃料電池において、前記燃料ガス流路と酸化剤ガス流路は、燃料ガスと酸化剤ガスの流れ方向の濃度低下の大筋の向きが、それぞれ逆方向となるように構成したことを特徴とする固体高分子電解質型燃料電池。

【請求項3】 固体高分子電解質型燃料電池用拡散層の製造方法において、カーボンクロスまたはカーボンペーパーからなる拡散層の内部に、カーボン粒子を固着させて気孔率を低下させた部分を作製し、反応ガス供給側と排出側とでガス拡散性に差を設けた拡散層を製造することを特徴とする固体高分子電解質型燃料電池用拡散層の製造方法。

【請求項4】 請求項3記載の製造方法において、アセチレンブラックとPTFEとの分散液をカーボンクロスまたはカーボンペーパーに含浸、凝集後、熱処理することにより、カーボン粒子を固着させて気孔率を低下させた部分を作製することを特徴とする固体高分子電解質型燃料電池用拡散層の製造方法。

【請求項5】 請求項3記載の製造方法において、カーボンクロスまたはカーボンペーパーにアセチレンブラック粉末を振りかけカーボン粒子を付着させた後、PTFE溶液を噴霧し、しかる後熱処理することにより、カーボン粒子を固着させて気孔率を低下させた部分を作製することを特徴とする固体高分子電解質型燃料電池用拡散層の製造方法。

【発明の詳細な説明】

[0001]

【発明の属する技術分野】この発明は、固体高分子電解 質型燃料電池と同燃料電池用拡散層の製造方法に関す る。

[0002]

【従来の技術】一般に固体高分子電解質型燃料電池の最小発電単位であるセルの構成は図4のように表わされる。膜電極接合体(MEA: MembraneElectrodeAssembly)は、電解質膜1の両面に貴金属(主として白金)を含む触媒層10を接合して形

成される。MEAの外側には多孔質の拡散層3があって、燃料ガスと酸化剤ガスを通過させると同時に、電流を外部に伝える働きをする。

【0003】多孔質の拡散層3と触媒層10とを合わせて、燃料ガスが通流される側をアノード電極、酸化剤ガスが通流される側をカソード電極という。また、広義のMEAには拡散層を含めることもある。上記両電極を、燃料ガス流路および酸化剤ガス流路を備えたセパレータ2で挟むことにより、セルが構成される。このセルを多数積層したものをスタックという。

【0004】ところで、固体高分子電解質型燃料電池では、発電の過程で次のような反応が起きる。

[0005]

(化1)

$$H_2 \rightarrow 2H^+ + 2e^- \qquad (\mathcal{P} \mathcal{I} - \mathcal{F})$$

【化2】

$$2H^+ + \frac{1}{2}O_2 + 2e^- \rightarrow H_2O$$
 (カソード)

[0007]

[化3]

$$H_2 + \frac{1}{2}O_2 \rightarrow H_2O$$
 (全反応)

【0008】反応によって生成する水は主にカソード側に出てくるが、一部は電解質膜を透過してアノード側に出る。反応によって水素と酸素が消費され水蒸気が加わるために、反応ガスの出口では常に入口よりも水蒸気分圧が高くなる。

【0009】電解質膜にはフッ素系の高分子材料が最も一般的に使用されている。代表的な市販の電解質膜にはNafion™(米国・デュポン社製商品名)がある。これらの電解質膜の特徴は、他の高分子電解質と比較してプロトン伝導性が高いことと、電解質膜が乾燥すると急激にプロトン伝導性が低下することである。このため固体高分子電解質型燃料電池では常に電解質膜を適当な含水状態に制御することが求められる。通常は反応ガスを加湿することによって電解質膜の乾燥を防止する。

【0010】加湿のための水は生成水を回収して利用するか、または外部より供給する。電解質は金属イオンを吸着するので、加湿に使用する水はイオン交換などの方法によって金属イオンが除去されている必要がある。また生成水を回収して利用するには付加的な装置が必要である。

[0011]

【発明が解決しようとする課題】前述のように、特別な加湿を行わずに電解質の乾燥を防ぐことができれば、発電装置をさらに小型化、低コスト化することができる。しかしセル温度が高く、通常の運転温度である80℃以上となると、電解質膜は非常に乾燥しやすくなり、生成水だけで乾燥を防ぐことは難しくなる。このため無加湿

による運転は比較的低い温度(通常は60℃以下)で可能 となる。しかし燃料が改質ガスである場合には、一酸化 炭素による触媒被毒のためにセル温度が低いとセル電圧 が大きく低下してしまう。従って通常のセル構造では無 加湿と高いセル温度を両立させるのは困難である。

【0012】この発明は、上記の点に鑑みてなされたも ので、この発明の課題は、特別な加湿を行わない無加湿 の固体高分子電解質型燃料電池を提供することおよび同 燃料電池に好適な拡散層の製造方法を提供することにあ

#### [0013]

【課題を解決するための手段】前述の課題を解決するた めに、この発明は、固体高分子電解質膜を挟んで配設し た、触媒層と多孔質の拡散層とからなるアノード電極お よびカソード電極と、前記アノード電極に水素を含む燃 料ガスを供給・排出するための燃料ガス流路を有し、前 記カソード電極に酸化剤ガスを供給・排出するための酸 化剤ガス流路を有してなるセパレータとを備え、このセ パレータは、冷却媒体により冷却可能に構成された固体 高分子電解質型燃料電池において、燃料電池の運転時 に、前記酸化剤ガス流路の酸化剤ガス供給側の温度が、 酸化剤ガス排出側の温度よりも低くなるようにし、か つ、酸化剤ガス供給側の前記拡散層のガス拡散性は、酸 化剤ガス排出側のガス拡散性よりも低くなるように構成 したものとする(請求項1)。

【0014】また、上記請求項1において、前記燃料ガ ス流路と酸化剤ガス流路は、燃料ガスと酸化剤ガスの流 れ方向の濃度低下の大筋の向きが、それぞれ逆方向とな るように構成したものとする(請求項2)。

【0015】上記構成によれば、通常運転においても、 無加湿運転が可能となる。その理由は下記のとおりであ

【0016】(1)酸化剤(空気)入り口部分の温度を 他の部分よりも積極的に下げることにより、乾燥速度を 低下させることができる。反対側にある燃料ガス部分の 温度も下がるため、一酸化炭素による触媒被毒の面から は不利であるが、被毒効果は燃料ガスの入り口で最も大 きく、出口側で最も小さくなるので大きな問題とはなら ない。

【0017】(2)上記に加えて、空気入り口側にある 拡散層のガス拡散性を、拡散層の他の部分よりも小さく することにより、空気中への水蒸気の蒸発量を抑制する ことができる。

【0018】(3)さらに、最も乾燥しやすい空気の入 り口部分にあたる電解質で、燃料ガス側からの生成水が 電解質膜を拡散する量を増やすために、請求項2の構成 のように、燃料ガスと酸化剤ガスの流れ方向の濃度低下 の大筋の向きが、それぞれ逆方向となるように、燃料ガ ス流路と酸化剤ガス流路の流れ方向を対向させる構成と する (構成の詳細は後述)。ただし、流れ方向が対向し

ていない状態でも、燃料ガスが改質ガスのようにいくら かの水分を含んでいれば、上記(1)と(2)のみで も、無加湿は可能である。

【0019】一部のガス拡散性を低下させた前記拡散層 を製造する方法としては、請求項3ないし5の製造方法 が好適である。

【0020】請求項3の発明によれば、カーボンクロス またはカーボンペーパーからなる拡散層の内部に、カー ポン粒子を固着させて気孔率を低下させた部分を作製 し、反応ガス供給側と排出側とでガス拡散性に差を設け た拡散層を製造することとする。

【0021】上記の実施態様としては、アセチレンブラ ックとPTFEとの分散液をカーボンクロスまたはカー ボンペーパーに含浸、凝集後、熱処理することにより、 カーボン粒子を固着させて気孔率を低下させた部分を作 製する(請求項4)、もしくは、カーポンクロスまたは カーボンペーパーにアセチレンブラック粉末を振りかけ カーボン粒子を付着させた後、PTFE溶液を噴霧し、 しかる後熱処理することにより、カーボン粒子を固着さ せて気孔率を低下させた部分を作製することとする(請 求項5)。

#### [0022]

【発明の実施の形態】図面に基づき、本発明の実施の形 態について以下にのべる。

【0023】(実施例1)図1は、本発明の実施例を示 すセルの概略構成図であり、図2は、燃料ガスと酸化剤 ガスの流れ方向の濃度低下の大筋の向きについての説明 図である。図4と同じ構成部材には同一の番号を付して 説明を省略する。

【0024】電解質膜1は前記デュポン社製のNafio n™、拡散層 3 は2olteck社製のカーボンクロス、拡散層 31は後述する実施例3の方法により、拡散層3のカー ボンクロスの一部にカーボン粒子を充填して気孔率を半 分以下に低下させた拡散層3の一部である。カーボン粒 子を固定するために少量PTFEであるテフロン™(米 国・デュポン社製商品名)が混合してある。

【0025】セパレータ2は、ガス流通溝と冷却水の通 路を有するカーボン板である。すべてのセパレータを個 々に冷却することが望ましいが、場合によっては、複数 の単セル毎に冷却してもよい。

【0026】燃料ガスの大筋の流れ方向4と酸化剤ガス の大筋の流れ方向5は、図に示すように対向させる。ま た、冷却水の流れ方向6を酸化剤ガスの流れ方向5と一 致させることにより、空気入り口側の空気温度、ひいて はセル温度を他の部分よりも低下させる。

【0027】ところで、前記大筋の流れ方向の意味につ いて、図2により説明する。図2において、大筋の流れ 方向は矢印9で示す方向であり、反応ガスの全ての流れ の向きがこの矢印9の向きと一致する場合には、いうま でもなく、反応ガスの流れの向きと大筋の流れ方向とは

一致する。ところが、図2(a)の場合のように、反応 ガスが、紙面左上の反応ガス入口マニホールド81か ら、右下の反応ガス出口マニホールド82に向かって流 れる場合には、反応ガスの流路は、矢印9の向きと同方 向の流路71と直交する方向の流路72とを含む。しか しながら、反応ガスの濃度低下の方向に着目すれば、大 局的にみてその方向は矢印9の向きである。上記のよう な観点から、矢印9の方向を、燃料ガスまたは酸化剤ガ スの流れ方向の濃度低下の大筋の向きと定義する。図2 (b) の場合も、上記と同様に、矢印9の方向が濃度低 下の大筋の向きとなる。

【0028】 (実施例2) 図3は本発明の実施例1とは 異なる実施例2のセルの概略構成断面を示す。

【0029】セルの構成は基本的に実施例1と同一であ る。この実施例においては、空冷によってセル温度を制 御している。セパレータを冷却空気の入り口側に延長す ることにより、反応空気の入り口付近のセル温度を効果 的に下げることができる。図では省略してあるが、2種 類の反応ガスと冷却空気の流路は互いにシールされ、冷 却空気が反応ガスの部分に入ることはないように構成す

【0030】 (実施例3)以下に、一部のガス拡散性を 低下させた拡散層の製造方法の実施例を述べる。アセチ レンブラックとPTFEディスパージョンを水に加え、 超音波分散させることにより、カーボン粒子を含む分散 液を作った。カーボンとPTFEの重量比は5:1であ る。次にこの分散液をカーボンクロスに含浸させた後、 硫酸を加えてカーボン粒子とPTFEを凝集させた。余 分な分散液を除去し、これを340℃で熱処理すること によりPTFEを溶融させて、カーボン粒子をカーボン クロスに固着させた。

【0031】こうして得られたカーボンクロスの気孔率 は、当初の83%から36%に低下した。燃料電池拡散 層の酸化剤ガス入り口側25%を、このカーポンクロス とし、残りの75%には未処理のカーボンクロスを使用 した。

【0032】従来、一部のガス拡散性を低下させた拡散 層の製造方法としては、カーポンクロスの編み目を密に して、空隙率を変化させる方法が知られているが、上記 方法によれば、簡単な方法で、カーボンクロスの気孔率 を任意に調整可能である。

【0033】上記拡散層を用いて、燃料電池の発電状態 における電流密度分布を計測したところ、セル温度70 ℃で露点-20℃の空気を酸化剤として使用した場合、 従来のセルでは酸化剤ガス入り口側に当たる部分の電流 密度は、平均値の10%以下であったのに対して、本実 施例では平均値の60%に改善された。

【0034】(実施例4) PTFE溶液で表面を濡らし たカーポンクロスにアセチレンブラック粉末を振り掛 け、カーボン粒子を付着させたのち、少量のPTFE溶

液を噴霧した。カーボン粒子の付着量は、四角いカーボ ンクロスの1つの辺から対向する辺に向かって次第に減 少するようにし、全面積の半分は全くカーボン粒子を含 まない状態とした。

【0035】このカーボンクロスを340℃でホットプ レスして、内部にカーボン粒子を固着させた。こうして 得られたカーボンクロスを燃料電池の酸化剤ガス側に使 用した。上記方法によれば、簡単にカーボンクロスの気 孔率の調整が可能であると共に、実施例3の方法に比較 して、カーボン粒子の固着がPTFEの少量噴霧によっ てなされるので、電気抵抗が小となる利点がある。

【0036】上記方法によって製造した拡散層を用い て、同じくセル温度70℃で露点-20℃の空気を酸化 剤として使用した場合の電流密度分布を計測したとこ ろ、本実施例では平均電流密度に対して70%の電流密 度が酸化剤ガス入り口部分で得られた。

#### [0037]

【発明の効果】上記のとおり、この発明によれば、固体 高分子電解質膜を挟んで配設した、触媒層と多孔質の拡 散層とからなるアノード電極およびカソード電極と、前 記アノード電極に水素を含む燃料ガスを供給・排出する ための燃料ガス流路を有し, 前記カソード電極に酸化剤 ガスを供給・排出するための酸化剤ガス流路を有してな るセパレータとを備え、このセパレータは、冷却媒体に より冷却可能に構成された固体高分子電解質型燃料電池 において、燃料電池の運転時に、前記酸化剤ガス流路の 酸化剤ガス供給側の温度が、酸化剤ガス排出側の温度よ りも低くなるようにし、かつ、酸化剤ガス供給側の前記 拡散層のガス拡散性は、酸化剤ガス排出側のガス拡散性 よりも低くなるように構成したものとする(請求項

1)、さらに、上記請求項1において、前記燃料ガス流 路と酸化剤ガス流路は、燃料ガスと酸化剤ガスの流れ方 向の濃度低下の大筋の向きが、それぞれ逆方向となるよ うに構成したものとする(請求項2)ことにより、温度 分布と拡散性を調節した拡散層によって、電解質の完全 な乾燥が抑制され、定常運転のセル温度でも、特別な加 湿操作なしに、電池反応を安定して持続させることがで き、いわゆる無加湿の固体高分子電解質型燃料電池が提 供できる。

【0038】また、カーボンクロスまたはカーボンペー パーからなる拡散層の内部に、カーボン粒子を固着させ て気孔率を低下させた部分を作製し、反応ガス供給側と 排出側とでガス拡散性に差を設けた拡散層を製造するこ とにより、上記固体高分子電解質型燃料電池に好適な拡 散層を提供できる。

#### 【図面の簡単な説明】

【図1】この発明の実施例を示す要部構成断面図

【図2】反応ガスの流れ方向の濃度低下の大筋の向きに 関する説明図

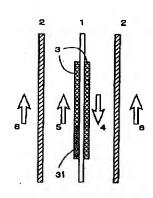
【図3】この発明の異なる実施例を示す要部構成断面図

【図4】固体高分子電解質型燃料電池のセルの構成を示 す斜視図

## 【符号の説明】

1:電解質膜、2,21:セパレータ、3,31:拡散 層、4:燃料ガスの流れ方向、5:酸化剤ガスの流れ方 向、6:冷却水の流れ方向、10:触媒層、11:冷却 ファン、12:冷却空気の流れ方向、71,72:反応 ガスの流路、81:反応ガス入口マニホールド、82:

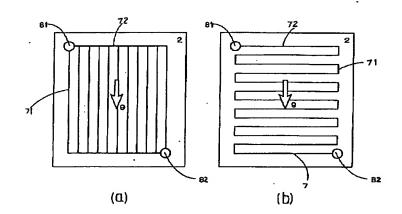
【図1】



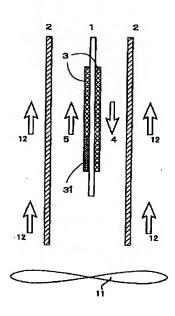
- : 冷却水の流れ方向

反応ガス出口マニホールド。

[図2]



[図3]



[図4]

